

⑯ BUNDESREPUBLIK

DEUTSCHLAND



DEUTSCHES

PATENT- UND

MARKENAMT

Offenlegungsschrift

⑯ DE 199 47 630 A 1

⑯ Int. Cl. 7:

C 08 L 69/00

C 08 L 67/00

C 08 J 3/00

C 08 J 3/12

B 29 B 7/00

B 29 B 9/00

⑯ Aktenzeichen: 199 47 630.6

⑯ Anmeldetag: 4. 10. 1999

⑯ Offenlegungstag: 5. 4. 2001

DE 199 47 630 A 1

⑯ Anmelder:

Bayer AG, 51373 Leverkusen, DE

⑯ Erfinder:

Elsner, Thomas, Dipl.-Ing. Dr., 40593 Düsseldorf, DE; Heuser, Jürgen, Dipl.-Chem. Dr., 47803 Krefeld, DE; Kords, Christian, Dipl.-Ing., 47829 Krefeld, DE; Müller, Matthias, Dipl.-Chem. Dr., 47229 Duisburg, DE; Dietrich, Hans-Jürgen, Dipl.-Chem. Dr., 47829 Krefeld, DE; Idel, Karsten, Dipl.-Chem. Dr., 47802 Krefeld, DE; Kohlgrüber, Clemens, Dipl.-Ing. Dr., 51515 Kürten, DE; Weyrich, Frank, Dipl.-Ing. Dr., 51371 Leverkusen, DE; Karbach, Alexander, Dipl.-Phys. Dr., 47800 Krefeld, DE

Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

⑯ Verfahren und Vorrichtung zum kontinuierlichen Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends und dessen Verwendung

⑯ Die Erfindung betrifft ein Verfahren und eine Vorrichtung zum Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends aus Polycarbonat, einem thermoplastischen Polyester und/oder Vinylpolymeraten sowie ggf. weiteren Zusätzen und die Verwendung eines solchen Polymerblends.

DE 199 47 630 A 1

Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren und eine Vorrichtung zum Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends aus Polycarbonat, einem thermoplastischen Polyester und/oder Vinylpolymerisaten sowie ggf. weiteren Zusätzen und die Verwendung eines solchen Polymerblends.

Die Herstellung thermoplastischer Polymerblends ist in verschiedensten Ausführungen bekannt. Dies geschieht durch Aufschmelzen und anschließendes Vermischen der Blendpartner mit Hilfe von beispielsweise Schneckenaggregaten oder Knetaggregaten (beispielsweise Compoundierung mittels Extrudern oder Spritzgießmaschinen). Die Ausgangsthermoplaste des Blends liegen dabei vor dem Aufschmelzen als Feststoffe, beispielsweise in Form von Granulaten oder Pulvern, vor. Im Vermischungsschritt werden neben den Thermoplast-Blendpartnern häufig auch noch weitere Zusätze hinzugefügt. So beschreibt die WO 92/19676 ein Verfahren zum Herstellen von Polymerblends, wobei beide zu vermischenden Polymere zunächst aufgeschmolzen werden und dann beide Polymerströme miteinander vermischt werden. Bei dieser bekannten Blendherstellung wird bei der Vermischung eine kontinuierliche faserförmige Morphologie ausgebildet, die eine Verstärkung des Polymerblends bewirkt. Das Polymer, das zur Ausbildung der Fasern befähigt ist, stammt aus dem Bereich der flüssigkristallinen Thermoplaste (LCP). Ein anderes Verfahren ist in der US-A 4,547,541 beschrieben. Auch dort werden zwei verschiedene Polymere zunächst getrennt aufgeschmolzen und die beiden Polymerschmelzströme auf eine bestimmte Temperatur gebracht, um ein optimales Vermischen unter Beibehaltung der gewünschten Eigenschaften zu erreichen.

Aus der EP-A 0 340 655 ist darüber hinaus ein Verfahren bekannt, bei dem thermisch inkompatible Polymere miteinander vermischt werden können. Auch hier werden die einzelnen Polymerströme zunächst in separaten Extrudern auf ein vorbestimmtes Temperaturniveau gebracht, um anschließend vermischt zu werden. Polymere werden als thermisch unverträglich definiert, wenn zwischen ihren thermischen Verarbeitungsfenstern ein nicht abgedeckter Temperaturbereich von mehr als 5°C liegt.

Im Stand der Technik werden also die Thermoplaste, aus denen das Polymerblend hergestellt wird, am Ort der Blendherstellung in fester Form angeliefert. Die der Anlieferung vorausgehende Herstellung der Thermoplaste (Primärproduktion) findet in aller Regel in räumlicher Entfernung vom Ort der Blendherstellung statt und erfolgt durch chemische Verknüpfung (beispielsweise Polymerisation, Polykondensation, Polyaddition) monomerer Bausteine. Die Anlieferung der Thermoplaste in fester Form zu dem Ort der Blendherstellung setzt voraus, dass die Thermoplaste in der Primärproduktionsstätte durch Abkühlen erstarrt und anschließend gegebenenfalls granuliert werden. Aus dieser allgemeinen üblichen Vorgehensweise ergeben sich folgende Nachteile:

Die beschriebene Schritte Abkühlen, Erstarrung, Granulierung, Lagerung, Transport und Aufschmelzen verursachen Kosten und einen logistischen Aufwand. Gleichzeitig führt der benötigte Energieverbrauch zu einer Belastung der Umwelt. Das Aufschmelzen der Blendkomponenten im Compoundierbetrieb stellt weiterhin eine zusätzliche thermische Belastung der Thermoplaste dar, die zu einer Schädigung und damit schlechteren Blendeigenschaften führen können. Dies gilt insbesondere für temperaturempfindliche Polymere. Schließlich kann sich am Ort der Blendherstellung vor dem Aufschmelzen eine Trocknung der eingesetzten Thermoplaste als notwendig erweisen, wenn bei Transport und Lagerung aufgenommene Feuchtigkeit zu Polymerabbau der Thermoplaste in der Schmelze führen würde. Des Weiteren sind die vorgenannten bekannten Verfahren zum Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends konstruktiv aufwendig, da die einzelnen Produktströme nach Aufschmelzen zunächst auf ein bestimmtes Temperaturniveau gebracht werden müssen, um optimal miteinander vermischt werden zu können.

Der Erfundung liegt daher die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren und eine Vorrichtung zum Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends aus Polycarbonat und mindestens einem thermoplastischen Polyester und/oder elastomeren Polymerisaten sowie ggf. weiteren Zusätzen anzugeben, bei dem auf die beschriebenen Erstarrungs-, Granulier-, Transport-, Trocknungs- und Aufschmelzschrifte für mindestens einen Thermoplasten verzichtet werden kann.

Diese Aufgabe wird verfahrensmäßig durch die folgenden Schritte gelöst:

- Entnahme mindestens eines zur Herstellung des Polymerblends verwendeten Thermoplasten bevorzugt Polycarbonat oder Polybutylenterephthalat, besonders bevorzugt aromatisches Polycarbonat in geschmolzenem Zustand direkt aus der Primärproduktion,
- gegebenenfalls Aufschmelzen der zuzumischenden Blendkomponenten,
- Zufügen der zuzumischenden Blendkomponenten zu der der Primärproduktion entnommenen Thermoplastschmelze,
- Mischen aller Komponenten in einer Mischstrecke und
- Abkühlen und gegebenenfalls Granulieren der Polymerschmelze.

Die erfundungsgemäß hergestellte Polymerschmelze eignet sich insbesondere zur Herstellung von Halbzeugen, wie beispielsweise Folien, Massivplatten, Stegdoppelplatten, Profile oder Rohre.

Im Falle der bevorzugten Entnahme von Polycarbonat aus der Primärproduktion besteht die Lösung der Aufgabe vorrichtungsgemäß aus einer Anlage im wesentlichen bestehend aus einem in einem ersten Abscheider angeordneten Rohrverdampfer, einem in einem zweiten Abscheider angeordneten Strangverdampfer, mindestens einem Extruder zum Aufschmelzen der Blendkomponenten, mindestens einem Mischer, vorzugsweise einem statischen Mischer, und gegebenenfalls einer Vorrichtung zum Granulieren des Polymerblends, wobei die einzelnen Komponenten durch Rohrleitungen miteinander verbunden sind.

In weiterer Ausgestaltung der Erfindung wird schmelzflüssiges Polycarbonat aus der Primärproduktion verwendet, wobei die Temperatur des Polycarbonats vor Zufügen der zuzumischenden Blendkomponenten 220 bis 320°C, bevorzugt 270 bis 300°C, besonders bevorzugt 280 bis 290°C beträgt.

Da bei manchen Herstellungsverfahren die Temperatur der Polycarbonatschmelze bis 350°C beträgt, ist ein Beimischen temperaturempfindlicher Blendkomponenten bei dieser Temperatur ohne Schädigung der zuzumischenden Blend-

komponenten nicht möglich. Doch es ist bei der erfindungsgemäßen Vorrichtung, deren Aufbau weiter unten noch näher beschrieben wird, möglich, die aufgeschmolzenen Blendkomponenten unmittelbar in die Polycarbonatschmelze einzumischen. Dies führt zu einer deutlichen Verbesserung des Verfahrens, da auf die weiter oben beschriebenen Schritte (Erstarrung, Granulierung, Lagerung, Transport, Trocknung, Aufschmelzung) sowie auf entsprechende Temperierungskomponenten verzichtet werden kann, so dass einerseits der konstruktive Aufwand, auch für die Steuerung und Regelung, und andererseits auch die Baugröße der Anlage und damit deren Kosten minimiert werden können. Gleichfalls lässt sich die Umweltbelastung reduzieren. Schließlich ist es möglich, ohne Variierung der Temperaturen eine herkömmliche Anlage zur Polycarbonatherstellung auch zur Herstellung des gewünschten Polymerblends aus Polycarbonat und wenigstens einem Blendpartner zu nutzen.

In einer alternativen Ausgestaltung der Erfindung handelt es sich bei dem Thermoplasten, der der Primärproduktion in geschmolzenem Zustand entnommen wird um thermoplastische Polyester, bevorzugt Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt Polybutylenterephthalat. Die Temperatur der Polybutylenterephthalat-Schmelze beträgt 220 bis 320°C bevorzugt 230 bis 300°C, besonders bevorzugt 240 bis 280°C beim Zufügen der anderen Blendkomponenten.

Ein bevorzugt herzustellendes Polymerblend enthält:

- A) 2 bis 98 Gew.-Teile thermoplastische Polyester, bevorzugt in Summe 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat und/oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, insbesondere bevorzugt 30 bis 50 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat
- B) 2 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 40 bis 90 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,
- C) 0 bis 30 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat,
- D) 0 bis 25 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 20 Gew.-Teilen Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 10 Gew.-Teile Additive, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A–D 100 ergibt.

Ein weiteres bevorzugt herzustellendes Polymerblend enthält:

- A) 2 bis 98 Gew.-Teile thermoplastische Polyester, bevorzugt in Summe 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat und/oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, insbesondere bevorzugt 30 bis 50 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat
- B) 2 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 40 bis 90 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,
- C) 0 bis 30 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat,
- D) 0 bis 30 Gew.-Teile thermoplastisches Vinyl-copolymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile thermoplastisches Vinylcopolymerisat,
- E) 0 bis 25 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 20 Gew.-Teilen Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 10 Gew.-Teile Additive, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A–E 100 ergibt.

Ein weiteres bevorzugt herzustellendes Polymerblend enthält:

- A) 40 bis 99 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 60 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,
- B) 0 bis 60 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, bevorzugt 1 bis 40 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, besonders bevorzugt 2 bis 25 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat
- C) 0 bis 45 Gew.-Teile thermoplastisches Vinyl-copolymerisat, bevorzugt 0 bis 30 Gew.-Teile thermoplastische Vinyl-copolymerisat, besonders bevorzugt 2 bis 25 Gew.-Teile thermoplastische Vinyl-copolymerisat,
- D) 0 bis 30 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 25 Gew.-Teilen Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 17 Gew.-Teile Additive, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A–D 100 beträgt.

Die Komponente A stellt aromatische Polycarbonate dar.

Erfindungsgemäß kann jedes Polycarbonat eingesetzt werden. Erfindungsgemäß geeignete Polycarbonate sind sowohl Homopolycarbonate als auch Copolycarbonate. Auch eine Mischung der erfindungsgemäß geeigneten Polycarbonate kann verwendet werden. Die Polycarbonate können teilweise oder vollständig durch aromatische Polyestercarbonate ersetzt werden.

Bevorzugte Polycarbonate sind solche Homopolycarbonate und Copolycarbonate auf Basis der Bisphenole der allgemeinen Formel (I),

HO-Z-OH (I)

55

worin

Z ein divalenter organischen Rest mit 6 bis 30 C-Atomen ist, der eine oder mehrere aromatische Gruppen enthält.

Beispiele für Bisphenole gemäß der allgemeinen Formel (I) sind Bisphenole, die zu den folgenden Gruppen gehören: Dihydroxydiphenyle, Bis-(hydroxyphenyl)-alkane, Bis-(hydroxyphenyl)-cycloalkane, Indanbisphenole, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide, Bis-(hydroxyphenyl)-ether, Bis-(hydroxyphenyl)-ketone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfoxide und

60

65

α,α' -Bis-(hydroxyphenyl)-diisopropylbenzole.

Auch Derivate der genannten Bisphenole, die zum Beispiel durch Alkylierung oder Halogenierung an den aromatischen Ringen der genannten Bisphenole zugänglich sind, sind Beispiele für Bisphenole gemäß der allgemeinen Formel (I).

5 Beispiele für Bisphenole gemäß der allgemeinen Formel (I) sind insbesondere die folgenden Verbindungen:
 Hydrochinon,
 Resorcin,
 4,4'-Dihydroxydiphenyl,
 Bis-(4-hydroxyphenyl)sulfid,
 10 Bis-(4-hydroxyphenyl)sulfon,
 Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-methan,
 Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-sulfon,
 1,1-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-p/m-diisopropylbenzol,
 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-1-phenyl-ethan,
 15 1,1-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-cyclohexan,
 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3-methylcyclohexan,
 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3-dimethylcyclohexan,
 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-4-methylcyclohexan,
 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexan,
 20 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan,
 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan,
 2,2-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-propan,
 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan,
 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan (d. h. Bisphenol A),
 25 2,2-Bis-(3-chlor-4-hydroxyphenyl)-propan,
 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan,
 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan,
 2,4-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan,
 α,α' -Bis-(4-hydroxyphenyl)-o-diisopropylbenzol,
 30 α,α' -Bis-(4-hydroxyphenyl)-m-diisopropylbenzol (d. h. Bisphenol M),
 α,α' -Bis-(4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol und
 Indanbisphenol.

Besonders bevorzugte Polycarbonate sind das Homopolycarbonat auf Basis von Bisphenol A, das Homopolycarbonat auf Basis von 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan und die Copolycarbonate auf Basis der beiden Monomere Bisphenol A und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

35 Die beschriebenen Bisphenole gemäß der allgemeinen Formel (I) können nach bekannten Verfahren, z. B. aus den entsprechenden Phenolen und Ketonen, hergestellt werden.

Die genannten Bisphenole und Verfahren zu ihrer Herstellung sind zum Beispiel beschrieben in der Monographie H. Schnell, "Chemistry and Physics of Polycarbonates", Polymer Reviews, Band 9, S. 77–98, Interscience Publishers, New York, London, Sidney, 1964 und in US-A 3 028 635, in US-A 3 062 781, in den US-A 2 999 835, in US-A 3 148 172, in US-A 2 991 273, in US-A 3 271 367, in US-A 4 982 014, in US-A 2 999 846, in DE-A 15 70 703, in DE-A 20 63 050, in DE-A 20 36 052, in DE-A 22 11 956, in DE-A 38 32 396, und in FR-A 1 561 518 sowie in den Japanischen Offenlegungsschriften mit den Anmeldenummern 62039/1986, 62040/1986 und 105550/1986.

40 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan und seine Herstellung ist z. B. beschrieben in den US-A 4 982 014.

45 Indanbisphenole und ihre Herstellung sind zum Beispiel beschrieben in US-A 3 288 864, in JP-A 60 035 150 und in US-A 4 334 106. Indanbisphenole können zum Beispiel aus Isopropenylphenol oder dessen Derivaten oder aus Dimeren des Isopropenylphenols oder dessen Derivaten in Gegenwart eines Friedel-Craft-Katalysators in organischen Lösungsmitteln hergestellt werden.

50 Polycarbonate können nach bekannten Verfahren hergestellt werden. Geeignete Verfahren zur Herstellung von Polycarbonaten sind zum Beispiel die Herstellung aus Bisphenolen mit Phosgen nach dem Phasengrenzflächenverfahren oder aus Bisphenolen mit Phosgen nach dem Verfahren in homogener Phase, dem sogenannten Pyridinverfahren, oder aus Bisphenolen mit Kohlensäureestern nach dem Schmelzeumesterungsverfahren. Diese Herstellverfahren sind z. B. beschrieben in H. Schnell, "Chemistry and Physics of Polycarbonates", Polymer Reviews, Band 9, S. 31–76, Interscience Publishers, New York, London, Sidney, 1964. Die genannten Herstellverfahren sind auch beschrieben in D. Freitag, U. Grigo, P. R. Müller, H. Nouverture, "Polycarbonates" in Encyclopedia of Polymer Science and Engineering, Volume 11, Becker, Second Edition, 1988, Seiten 648 bis 718 und in U. Grigo, K. Kircher und P. R. Müller "Polycarbonate" in Becker, Braun, Kunststoff-Handbuch, Band 3/1, Polycarbonate, Polyacetale, Polyester, Celluloseester, Carl Hanser Verlag München, Wien 1992, Seiten 117 bis 299 und in D. C. Prevorsek, B. T. Debona und Y. Kesten, Corporate Research Center, Allied Chemical Corporation, Morristown, New Jersey 07960, "Synthesis of Poly(estercarbonate) Copolymers" in Journal of Polymer Science, Polymer Chemistry Edition, Vol. 19, 75–90 (1980).

55 Das Schmelzeumesterungsverfahren ist insbesondere beschrieben in H. Schnell, "Chemistry and Physics of Polycarbonates", Polymer Reviews, Band 9, S. 44 bis 51, Interscience Publishers, New York, London, Sidney, 1964 sowie in DE-A 10 31 512, in US-A 3 022 272, in US-A 5 340 905 und in US-A 5 399 659.

60 65 Bei der Herstellung von Polycarbonat werden bevorzugt Rohstoffe und Hilfsstoffe mit einem geringen Grad an Verunreinigungen eingesetzt. Insbesondere bei der Herstellung nach dem Schmelzeumesterungsverfahren sollen die eingesetzten Bisphenole und die eingesetzten Kohlensäurederivate möglichst frei von Alkaliionen und Erdalkaliionen sein. Derart reine Rohstoffe sind zum Beispiel erhältlich, indem man die Kohlensäurederivate, zum Beispiel Kohlensäure-

ster, und die Bisphenole umkristallisiert, wäscht oder destilliert.

Bei der Herstellung von Polycarbonaten nach dem Schmelzumesterungsverfahren kann die Reaktion des Bisphenols und des Kohlensäurediesters kontinuierlich oder diskontinuierlich beispielsweise in Rührkesseln, Dünnschichtverdampfern, Fallfilmverdampfern, Rührkesselkaskaden, Extrudern, Knetern, einfachen Scheibenreaktoren und Hochviskosscheibenreaktoren durchgeführt werden.

Kohlensäurediester, die zur Herstellung von Polycarbonaten eingesetzt werden können, sind zum Beispiel Diarylester der Kohlensäure, wobei die beiden Arylreste bevorzugt jeweils 6 bis 14 C-Atome haben. Vorzugsweise werden die Diester der Kohlensäure auf der Basis von Phenol oder alkylsubstituierten Phenolen, also zum Beispiel Diphenylcarbonat oder Dikresylcarbonat, eingesetzt. Bezogen auf 1 Mol Bisphenol werden die Kohlensäurediester bevorzugt in einer Menge von 1,01 bis 1,30 Mol, besonders bevorzugt in einer Menge von 1,02 bis 1,15 Mol eingesetzt.

Die erfundungsgemäß geeigneten Polycarbonate haben bevorzugt ein Gewichtsmittel der molaren Masse (M_w), welches sich beispielsweise durch Ultrazentrifugation oder Streulichtmessung bestimmen lässt, von 10 000 bis 200 000 g/mol. Besonders bevorzugt haben sie ein Gewichtsmittel der molaren Masse von 12 000 bis 80 000 g/mol.

Die mittlere molare Masse der erfindungsgemäßen Polycarbonate kann zum Beispiel in bekannter Weise durch eine entsprechende Menge an Kettenabbrechern eingestellt werden. Die Kettenabbrecher können einzeln oder als Mischung verschiedener Kettenabbrecher eingesetzt werden.

Geeignete Kettenabbrecher sind sowohl Monophenole als auch Monocarbonsäuren. Geeignete Monophenole sind z. B. Phenol, p-Chlorphenol, p-tert.-Butylphenol, Cumylphenol oder 2,4,6-Tribromphenol, sowie langkettige Alkylphenole, wie z. B. 4-(1,1,3,3-Tetramethylbutyl)-phenol oder Monoalkylphenole bzw. Dialkylphenole mit insgesamt 8 bis 20 C-Atomen in den Alkylsubstituenten wie z. B. 3,5-di-tert.-Butylphenol, p-tert.-Octylphenol, p-Dodecylphenol, 2-(3,5-Dimethyl-heptyl)-phenol oder 4-(3,5-Dimethyl-heptyl)-phenol. Geeignete Monocarbonsäuren sind Benzoesäure, Alkylbenzoësäuren und Halogenbenzoësäuren.

Bevorzugte Kettenabbrecher sind Phenol, p-tert.-Butylphenol, 4-(1,1,3,3-Tetramethylbutyl)-phenol und Cumylphenol.

Die Menge an Kettenabbrechern beträgt bevorzugt zwischen 0,25 und 10 Mol%, bezogen auf die Summe der jeweils eingesetzten Bisphenole.

Die erfundungsgemäß geeigneten Polycarbonate können in bekannter Weise verzweigt sein, und zwar vorzugsweise durch den Einbau von trifunktionellen oder mehr als trifunktionellen Verzweigern. Geeignete Verzweiger sind z. B. solche mit drei oder mehr als drei phenolischen Gruppen oder solche mit drei oder mehr als drei Carbonsäuregruppen.

Eigene Verzweiger sind beispielsweise Phloroglucin, 4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-hepten-2,4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-heptan, 1,3,5-Tri-(4-hydroxyphenyl)-benzol, 1,1,1-Tris-(4-hydroxyphenyl)-ethan, Tri-(4-hydroxyphenyl)-phenylmethan, 2,2-Bis-[4,4-bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexyl]-propan, 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenol, 2,6-Bis-(2-hydroxy-5'-methyl-benzyl)-4-methylphenol, 2-(4-Hydroxyphenyl)-2-(2,4-dihydroxyphenyl)-propan, Hexa-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenyl)-terephthalsäureester, Tetra-(4-hydroxyphenyl)-methan, Tetra-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenoxy)-methan und 1,4-Bis-(4',4"-dihydroxytriphenyl)-methylbenzol sowie 2,4-Dihydroxybenzoësäure, Trimesinsäure, Cyanurchlorid, 3,3-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-2-oxo-2,3-dihydroindol, Trimesinsäuretrichlorid und α,α',α'' -Tris-(4-hydroxyphenol)-1,3,5-trisopropylbenzol.

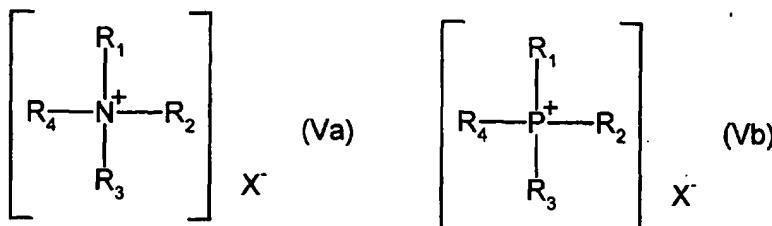
Bevorzugte Verzweiger sind 1,1,1-Tris-(4-hydroxyphenyl)-ethan und 3,3-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-2-oxo-2,3-dihydroindol.

Die Menge der gegebenenfalls einzusetzenden Verzweiger beträgt bevorzugt 0,05 Mol-% bis 2 Mol%, bezogen auf Mole an eingesetzten Bisphenolen.

Die Verzweiger können zum Beispiel im Falle der Herstellung des Polycarbonates nach dem Phasengrenzflächenverfahren mit den Bisphenolen und den Kettenabbrechern in der wässrig alkalischen Phase vorgelegt werden, oder in einem organischen Lösungsmittel gelöst zusammen mit den Kohlensäurederivaten zugegeben werden. Im Falle des Umesterungsverfahrens werden die Verzweiger bevorzugt zusammen mit den Dihydroxyaromaten oder Bisphenolen dosiert.

Bevorzugt einzusetzende Katalysatoren bei der Herstellung von Polycarbonat nach dem Schmelzeumesterungsverfahren sind die literaturbekannten Ammoniumsalze und Phosphoniumsalze (siehe beispielsweise US-A 3 442 864, JP-A-14742/72, US-A 5 399 659 und DE-A 195 39 290).

Beispiele dafür sind die durch die allgemeinen Formeln (Va) und (Vb) gegeben:



worin

R₁ bis R₄ unabhängig voneinander C₁-C₁₆-Alkyle/Aryle oder Cycloalkyle sein können und X⁻ ein Anion ist, bei dem das korrespondierende Säure-Base-Paar H⁺ + X⁻ ⇌ HX einen pK_B-Wert von kleiner als 11 besitzt.

Eigene Ammoniumsalze bzw. Phosphoniumsalze sind beispielsweise:
Tetramethylammoniumtetraphenylboranat,
Tetraphenylphosphoniumphenolat,
Tetraphenylphosphoniumfluorid,
Tetraphenylphosphoniumtetraphenylboranat,
Dimethyldiphenylammoniumhydroxid.

Tetraethylammoniumhydroxid,
Tetramethylammoniumhydroxid,
Tetramethylammoniumacetat und
Tetramethylammoniumfluorid.

5 Bevorzugt einzusetzende Katalysatoren sind auch Guanidine gemäß US-A 5 319 066, geeignet sind aber auch Imidazole.

Die Katalysatoren werden bevorzugt in Mengen von 10^{-8} bis 10^{-4} mol, besonders bevorzugt in einer Konzentration von 10^{-7} bis 10^{-5} mol bezogen auf 1 mol Bisphenol eingesetzt.

10 Die Katalysatoren können allein oder in Kombination miteinander eingesetzt werden; sie können zu Beginn des Verfahrens oder erst im Verlauf des Verfahrens zugesetzt werden.

15 Im Falle der Verwendung von Katalysatorkombinationen können auch Alkali- oder Erdalkali-Verbindungen bzw. -Salze mitverwendet werden, und zwar im Verlauf des Verfahrens, also in der Polykondensationsphase, wie dies im bereits zitierten US-A 5 399 659 dargelegt ist.

20 Die Komponente B stellt thermoplastische Polyester dar. Als thermoplastische Polyester werden bevorzugt Polyalkylenterephthalate eingesetzt. Die Polyalkylenterephthalate sind Reaktionsprodukte aus aromatischen Dicarbonsäuren oder ihren reaktionsfähigen Derivaten, wie Dimethylestern oder Anhydriden, und aliphatischen, cycloaliphatischen oder aromatischen Diolen sowie Mischungen dieser Reaktionsprodukte.

25 Bevorzugte Polyalkylenterephthalate enthalten mindestens 80 Gew.-%, vorzugsweise mindestens 90 Gew.-%, bezogen auf die Dicarbonsäurekomponente Terephthalsäurereste und mindestens 80 Gew.-%, vorzugsweise mindestens 90 Mol.-%, bezogen auf die Diolkomponente Ethylenglykol-, Butandiol-1,4- und/oder Propandiol-1,3-Reste.

30 Die bevorzugten Polyalkylenterephthalate können neben Terephthalsäureresten bis zu 20 Mol%, vorzugsweise bis zu 10 Mol.-%, Reste anderer aromatischer oder cycloaliphatischer Dicarbonsäuren mit 8 bis 14 C-Atomen oder aliphatischer Dicarbonsäuren mit 4 bis 12 C-Atomen enthalten, wie z. B. Reste von Phthalsäure, Isophthalsäure, Naphthalin-2,6-dicarbonsäure, 4,4'-Diphenyldicarbonsäure, Bernsteinsäure, Adipinsäure, Sebacinsäure, Azelainsäure, Cyclohexan-diessigsäure.

35 Die bevorzugten Polyalkylenterephthalate können neben Ethylenglykol-, Propandiol-1,3- bzw. Butandiol-1,4-Resten bis zu 20 Mol%, vorzugsweise bis zu 10 Mol.-%, andere aliphatische Diole mit 3 bis 12 C-Atomen oder cycloaliphatische Diole mit 6 bis 21 C-Atomen enthalten, z. B. Reste von Propandiol-1,3, 2-Ethylpropandiol-1,3, Neopentylglykol, Pentandiol-1,5, Hexandiol-1,6, Cyclohexan-dimethanol-1,4, 3-Ethylpentandiol-2,4, 2-Methylpentandiol-2,4, 2,2,4-Trime-

40 thylpentandiol-1,3, 2-Ethylhexandiol-1,3, 2,2-Diethylpropandiol-1,3, Hexandiol-2,5, 1,4-Di-(β -hydroxyethoxy)-benzol, 2,2-Bis-(4-hydroxyethoxy-2,2-Bis-(4-hydroxycyclohexyl)-propan, 2,4-Dihydroxy-1,3,3-tetramethyl-cyclobutan, 2,2-Bis-(4- β -hydroxyethoxy-phenyl)-propan und 2,2-Bis-(4-hydroxypropoxyphenyl)-propan (DE-OS 24 07 674, 24 07 776, 27 15 932).

45 Die Polyalkylenterephthalate können durch Einbau relativ kleiner Mengen 3- oder 4-wertiger Alkohole oder 3- oder 4-Verzweigungsmittel sind Trimesinsäure, Trimellithsäure, Trimethylolethan und -propan und Pentaerythrit.

50 Besonders bevorzugt sind Polyalkylenterephthalate, die allein aus Terephthalsäure und deren reaktionsfähigen Derivaten (z. B. deren Dialkylestern) und Ethylenglykol, Propandiol-1,3 und/oder Butandiol-1,4 hergestellt worden sind, und Mischungen dieser Polyalkylenterephthalate. Besonders bevorzugt sind also Polybutylenterephthalat, Polytrimethylene-terephthalat und Polyethylenterephthalat und Mischungen dieser Polyalkylenterephthalate. Ganz besonders bevorzugt ist

55 Polybutylenterephthalat.

50 Bevorzugt enthalten Mischungen von Polyalkylenterephthalaten 1 bis 50 Gew.-%, vorzugsweise 1 bis 30 Gew.-% Polyethylenterephthalat und 50 bis 99. Gew.-%, vorzugsweise 70 bis 99. Gew.-%, Polybutylenterephthalat.

55 Die vorzugsweise verwendeten Polyalkylenterephthalate besitzen im allgemeinen eine Grenzviskosität von 0,4 bis 1,5 dl/g, vorzugsweise 0,5 bis 1,2 dl/g, gemessen in Phenol/o-Dichlorbenzol (1 : 1 Gewichtsteile) bei 25°C im Ubbelohde-Viskosimeter.

60 Die Polyalkylenterephthalate lassen sich nach bekannten Methoden herstellen (s. z. B. Kunststoff-Handbuch, Band VIII, S. 695 ff., Carl-Hanser-Verlag, München 1973).

65 Die Komponenten C und D bilden gemeinsam die Gruppe der Vinylpolymerisate, wobei die Komponente C Pfpolymerisate und die Komponente D thermoplastische Vinylcopolymerisate darstellen.

70 Die Komponente C stellt Pfpolymerisate dar. Diese umfassen Pfpolymerisate mit kautschukelastischen Eigenschaften, die im wesentlichen aus mindestens 2 der folgenden Monomeren erhältlich sind: Chloropren, Butadien-1,3, Isopropen, Styrol, Acrylnitril, Ethylen, Propylen, Vinylacetat und (Meth)-Acrylsäureester mit 1 bis 18 C-Atomen in der Alkoholkomponente; also Polymerisate, wie sie z. B. in Methoden der Organischen Chemie" (Houben-Weyl), Bd. 14/1, Georg Thieme-Verlag, Stuttgart 1961, S. 393-406 und in C. B. Bucknall, "Toughened Plastics", Appl. Science Publishers, London 1977, beschrieben sind. Bevorzugte Polymerisate C sind partiell vernetzt und besitzen Gelgehalte von über 20 Gew.-%, vorzugsweise über 40 Gew.-%, insbesondere über 60 Gew.-%.

75 Bevorzugte Pfpolymerisate C umfassen Pfpolymerisate aus:

80 C.1 5 bis 95, vorzugsweise 30 bis 80 Gew.-Teile, einer Mischung aus C.1.1 50 bis 99 Gew.-Teilen Styrol, α -Methylstyrol, halogen- oder methylkernsubstituierten Styrolen, Methylmethacrylat oder Mischungen dieser Verbindungen und

85 C.1.2 1 bis 50 Gew.-Teilen Acrylnitril, Methacrylnitril, Methylmethacrylat, Maleinsäureanhydrid, C₁-C₄-alkylbzw. phenyl-N-substituierten Maleimidinen oder Mischungen dieser Verbindungen auf

90 C.2 5 bis 95, vorzugsweise 20 bis 70 Gew.-Teilen Polymerisat auf Dien- und/oder Alkylacrylat-Basis mit einer Glasübergangstemperatur unter -10°C.

95 Bevorzugte Pfpolymerisate C sind z. B. mit Styrol und/oder Acrylnitril und/oder (Meth)-Acrylsäurealkylestern gepfropfte Grundlagen C.2 wie Polybutadiene, Butadien-Styrol-Copolymerisate und Acrylatkautschuke; d. h. Copoly-

merisate der in der DE-OS 16 94 173 (= US-PS 3 S64 077) beschriebenen Art; mit Acryl- oder Methacrylsäurealkylestern, Vinylacetat, Acrylnitril, Styrol und/oder Alkylstyrolen gepropfte Polybutadiene, Butadien/Styrol oder Butadien/Acrylnitril-Copolymerisate, Polyisobutene oder Polyisoprene, wie sie z. B. in der DE-OS 23 48 377 (= US-PS 3 919 353) beschrieben sind.

Besonders bevorzugte Polymerisate C sind z. B. ABS-Polymerisate, wie sie z. B. in der DE-OS 20 35 390 (= US-PS 3 644 574) oder in der DE-OS 22 48 242 (= GB-PS 1 409 275) beschrieben sind. 5

Besonders bevorzugte Ppropfpolymerisate C sind erhältlich durch Ppropfreaktion von

α. 10 bis 70, vorzugsweise 15 bis 50, insbesondere 20 bis 40 Gew.-%, bezogen auf Ppropfpolymisat C, mindestens 10 eines (Meth)-Acrylsäureesters oder 10 bis 70, vorzugsweise 15 bis 50, insbesondere 20 bis 40 Gew.-% eines Gemisches aus 10 bis 50, vorzugsweise 20 bis 35 Gew.-%, bezogen auf Gemisch, Acrylnitril oder (Meth)-Acrylsäureester und 50 bis 90, vorzugsweise 65 bis 80 Gew.-%, bezogen auf Gemisch, Styrol, als Ppropfauflage C.1 auf β. 30 bis 90, vorzugsweise 50 bis 85, insbesondere 60 bis 80 Gew.-%, bezogen auf Ppropfpolymerisat C, eines Butadienpolymerisats mit mindestens 50 Gew.-%, bezogen auf β, Butadienresten als Ppropfgrundlage C.2. 15

Der Gelanteil der Ppropfgrundlage β beträgt im allgemeinen mindestens 20 Gew.-%, vorzugsweise 40 Gew.-% (in Toluol gemessen), der Ppropfgrad G 0,15 bis 0,55 und der mittlere Teilchendurchmesser d_{50} des Ppropfpolymerisats C.2 0,05 bis 2 μm, vorzugsweise 0,1 bis 0,6 μm. 20

(Meth)-Acrylsäureester α sind Ester der Acrylsäure oder Methacrylsäure mit einwertigen Alkoholen mit 1 bis 18 C-Atomen. Besonders bevorzugt sind Methacrylsäuremethylester, -ethylester und -propylester, n-Butylacrylat, t-Butylacrylat und t-Butylmethacrylat. 25

Die Ppropfgrundlage β kann neben Butadienresten bis zu 50 Gew.-%, bezogen auf β, Reste anderer ethylenisch ungesättigter Monomeren, wie Styrol, Acrylnitril, Ester der Acryl- oder Methacrylsäure mit 1 bis 4 C-Atomen in der Alkoholkomponente (wie Methylacrylat, Ethylacrylat, Methylmethacrylat, Ethylmethacrylat), Vinylester und/oder Vinylether enthalten. Die bevorzugte Ppropfgrundlage β besteht aus reinem Polybutadien. 30

Der Ppropfgrad G bezeichnet das Gewichtsverhältnis von aufgepropften Ppropfmonomeren zur Ppropfgrundlage und ist dimensionslos.

Die mittlere Teilchengröße d_{50} ist der Durchmesser, oberhalb und unterhalb dessen jeweils 50 Gew.-% der Teilchen liegen. Er kann mittels Ultrazentrifugenmessung (W. Scholtan, H. Lange, Kolloid, Z. und Z. Polymere 250 (1972), 782-796) bestimmt werden. 35

Besonders bevorzugte Polymerisate C sind z. B. auch Ppropfpolymerisate aus:

τ. 20 bis 90 Gew.-%, bezogen auf Komponente C, Acrylatkautschuk mit einer Glasübergangstemperatur < -20°C als Ppropfgrundlage C.2 und 40

δ. 10 bis 80 Gew.-%, bezogen auf Komponente C, mindestens eines polymerisierbaren, ethylenisch ungesättigten Monomeren als Ppropfmonomere C.1. 45

Die Acrylatkautschuke τ der Polymerisate C sind vorzugsweise Polymerisate aus Acrylsäurealkylestern, gegebenenfalls mit bis zu 40 Gew.-%, bezogen auf τ, anderen polymerisierbaren, ethylenisch ungesättigten Monomeren. Zu den bevorzugten polymerisierbaren Acrylsäureestern gehören C₁-C₈-Alkylester, beispielsweise Methyl-, Ethyl-, Butyl-, n-Octyl- und 2-Ethyl-hexylester; Halogenalkylester, vorzugsweise Halogen-C₁-C₈-alkylester, wie Chlorethylacrylat, sowie Mischungen dieser Monomeren. 50

Zur Vernetzung können Monomere mit mehr als einer polymerisierbaren Doppelbindung copolymerisiert werden. Bevorzugte Beispiele für vernetzende Monomere sind Ester ungesättigter Monocarbonsäuren mit 3 bis 8 C-Atomen und ungesättigter einwertiger Alkohole mit 3 bis 12 C-Atomen oder gesättigter Polyole mit 2 bis 4 OH-Gruppen und 2 bis 20 C-Atomen, wie z. B. Ethylenglykoldimethacrylat, Allylmethacrylat; mehrfach ungesättigte heterocyclische Verbindungen, wie z. B. Trivinyl- und Triallylcyanurat; polyfunktionelle Vinylverbindungen, wie Di- und Trivinylbenzole; aber auch Triallylphosphat und Diallylphthalat. 55

Bevorzugt vernetzende Monomere sind Allylmethacrylat, Ethylenglykoldimethylacrylat, Diallylphthalat und heterocyclische Verbindungen, die mindestens 3 ethylenisch ungesättigte Gruppen aufweisen. 60

Besonders bevorzugt vernetzende Monomere sind die cyclischen Monomere Triallylcyanurat, Triallylisocyanurat, Trivinylcyanurat, Triacyloylhexahydro-s-triazin, Triallylbenzole.

Die Menge der vernetzenden Monomere beträgt vorzugsweise 0,02 bis 5, insbesondere 0,05 bis 2 Gew.-%, bezogen auf die Ppropfgrundlage τ. 65

Bei cyclischen vernetzenden Monomeren mit mindestens 3 ethylenisch ungesättigten Gruppen ist es vorteilhaft, die Menge auf unter 1 Gew.-% der Ppropfgrundlage τ zu beschränken.

Bevorzugt "andere" polymerisierbare, ethylenisch ungesättigte Monomere, die neben den Acrylsäureestern gegebenenfalls zur Herstellung der Ppropfgrundlage τ dienen können, sind z. B. Acrylnitril, Styrol, α-Methylstyrol, Acrylamide, Vinyl-C₁-C₆-alkylether, Methylmethacrylat, Butadien. Bevorzugte Acrylatkautschuke als Ppropfgrundlage τ sind Emulsionspolymerisate, die einen Gelgehalt von mindestens 60 Gew.-% aufweisen. 70

Weitere geeignete Ppropfgrundlagen gemäß B.2 sind Silikonkautschuke mit ppropfaktiven Stellen, wie sie in DE-OS 37 04 657, DE-OS 37 04 655, DE-OS 36 31 540 und DE-OS 36 31 539 beschrieben werden.

Der Gelgehalt der Ppropfgrundlage C.2 wird bei 25°C in Dimethylformamid bestimmt (M. Hoffmann, H. Krömer, R. Kuhn, Polymeranalytik I und II, Georg Thieme-Verlag, Stuttgart 1977).

Die Ppropfpolymerisate C können nach bekannten Verfahren wie Masse-, Suspensions-, Emulsions- oder Masse-Suspensionsverfahren hergestellt werden. 80

Da bei der Ppropfreaktion die Ppropfmonomeren bekanntlich nicht unbedingt vollständig auf die Ppropfgrundlage aufgepropft werden, werden erfindungsgemäß unter Ppropfpolymerisaten C auch solche Produkte verstanden, die durch Po-

lymerisation der Ppropfmonomere in Gegenwart der Ppropfgrundlage gewonnen werden.

Die mittlere Teilchengröße d_{50} ist der Durchmesser, oberhalb und unterhalb dessen jeweils 50 Gew.-% der Teilchen liegen. Er kann mittels Ultrazentrifugenmessung (W. Scholtan, H. Lange, Kolloid, Z. und Z. Polymere 250 (1972), 782-1796) bestimmt werden.

5 Die Komponente D stellt thermoplastische Vinylcopolymerisate dar. Geeignet sind als Vinyl(co)Polymerisate D.1 Polymerisate von mindestens einem Monomeren aus der Gruppe der Vinylaromaten, Vinylcyanide (ungesättigte Nitrile), (Meth)Acrylsäure-(C₁-C₈)-Alkylester, ungesättigte Carbonsäuren sowie Derivate (wie Anhydride und Imide) ungesättigter Carbonsäuren. Insbesondere geeignet sind (Co)Polymerisate aus:

10 D.1.1 50 bis 99, vorzugsweise 60 bis 80 Gew.-Teilen Vinylaromaten und/oder kernsubstituierten Vinylaromaten wie beispielsweise Styrol, α -Methylstyrol, p-Methylstyrol, p-Chlorstyrol) und/oder Methacrylsäure-(C₁-C₈)-Alkylester wie z. B. Methylmethacrylat, Ethylmethacrylat), und
D.1.2 1 bis 50, vorzugsweise 20 bis 40 Gew.-Teilen Vinylcyanide (ungesättigte Nitrile) wie Acrylnitril und Methacrylnitril und/oder (Meth)Acrylsäure-(C₁-C₈)-Alkylester (wie z. B. Methylmethacrylat, n-Butylacrylat, t-Butylacrylat) und/oder ungesättigte Carbonsäuren (wie Maleinsäure) und/oder Derivate (wie Anhydride und Imide) ungesättigter Carbonsäuren (beispielsweise Maleinsäureanhydrid und N-Phenyl-Maleinimid).

15 Die (Co)Polymerisate D.1 sind harzartig, thermoplastisch und kautschukfrei.

Die (Co)Polymerisate gemäß D.1 sind bekannt und lassen sich durch radikalische Polymerisation, insbesondere durch

20 Emulsions-, Suspensions-, Lösungs- oder Massopolymerisation herstellen. Die (Co)Polymerisate besitzen vorzugsweise Molekulargewichte M_w (Gewichtsmittel, ermittelt durch Lichtstreuung oder Sedimentation) zwischen 15 000 und 200 000.

25 Die thermoplastischen Vinyl(co)polymerisate D und die Ppropfpolymerisate C können bei ihrer Herstellung als Gemisch anfallen und als solches im erfindungsgemäßen Verfahren eingesetzt werden.

Die Komponente E stellen Additive dar. Übliche Additive sind z. B.: Füllstoffe (z. B. mineralische Füllstoffe), Verstärkungsstoffe (z. B. Glasfasern), Stabilisatoren (zum Beispiel UV-Stabilisatoren, Thermostabilisatoren, Gammastrahlstabilisatoren), Antistatika, Fließhilfsmittel, Entformungsmittel, Brandschutzzadditive, Emulgatoren, Nukleierungsmittel, Weichmacher, Gleitmittel, Farbstoffe und Pigmente. Die genannten und weitere geeignete Additive sind zum Beispiel beschrieben in Gächter, Müller, Kunststoff-Additive, 3. Ausgabe, Hanser-Verlag, München, Wien, 1989. Die Additive können alleine oder in Mischung bzw. in Form von Masterbatchen eingesetzt werden.

30 Als faser- oder teilchenförmige Füllstoffe und Verstärkungsstoffe können z. B. Glasfasern, Glaskugeln, Glasgewebe, Glasmatten, Kohlenstofffasern, Aramidfasern, Kaliumtitanaat-Fasern, Naturfasern, amorphe Kieselsäure, Magnesiumcarbonat, Bariumsulfat, Feldspat, Glimmer, Silikate, Quarz, Talkum, Kaolin, Titandioxid, Wollastonit, u. a. zugesetzt werden, die auch oberflächenbehandelt sein können. Bevorzugte Verstärkungsstoffe sind Talkum und Kaolin, besonders bevorzugt Glasfasern. Die Füllstoffe und Verstärkungsstoffe können mit einem geeigneten Schlichtesystem und einem Haftvermittler bzw. Haftvermittlersystem z. B. auf Silanbasis ausgerüstet sein können.

35 Als Flammenschutzmittel können handelsübliche organische Halogenverbindungen mit Synergisten oder handelsübliche organische Stickstoffverbindungen oder organisch/anorganische Phosphorverbindungen einzeln oder im Gemisch eingesetzt werden. Auch mineralische Flammenschutzadditive wie Magnesiumhydroxid oder Ca-Mg-Carbonat-Hydrate

40 (z. B. DE-OS 42 36 122) können eingesetzt werden. Als halogenhaltige, insbesondere bromierte und chlorierte Verbindungen seien beispielhaft und vorzugsweise genannt: Ethylen-1,2-bistetrabromphthalimid, epoxidiertes Tetrabrombisphenol A-Harz, Tetrabrombisphenol-A-oligocarbonat, Tetrachlorbisphenol-A-oligocarbonat, Pentabrompolyacrylat, bromiertes Polystyrol. Als organische Phosphorverbindungen sind die Phosphorverbindungen gemäß WO98/17720 (PCT/EP/05705) geeignet, bevorzugt sind Triphenylphosphat (TPP), Resorcinol-bis-(diphenylphosphat) einschließlich Oligomere (RDP) sowie Bisphenol-A-bis-diphenylphosphat einschließlich Oligomere (BDP), Melaminphosphat, Melamin und Melamincyanurat in Frage. Als Synergisten sind z. B. Antimonverbindungen, insbesondere Antimontrioxid und Antimonpentoxid, nanoskalige Minerale wie z. B. Bariumsulfat, Zinkverbindungen, Zinnverbindungen wie z. B. Zinnstannat und Borate geeignet. Kohlenstoffbinder und Tetrafluorethylenpolymerisate können zugesetzt werden.

45 Als Stabilisatoren können beispielsweise sterisch gehinderte Phenole und/oder Phosphite, Hydrochinone, aromatische sekundäre Amine wie Diphenylamine, substituierte Resorcine, Salicylate, Benzotriazole und Benzophenone, sowie verschiedene substituierte Vertreter dieser Gruppen und deren Mischungen eingesetzt werden.

50 Als Pigmente können beispielsweise Titandioxid, Ultramarinblau, Eisenoxid, Ruß, Phthalocyanine, Chinacridone, Perylene, Nigrosin und Anthrachinone eingesetzt werden.

55 Als Nukleierungsmittel können beispielsweise Natriumphenylphosphinat, Aluminiumoxid, Siliziumdioxid sowie bevorzugt Talkum eingesetzt werden.

Als Gleit- und Entformungsmittel können Esterwachse, Pentaerythritstearat (PETS), langkettige Fettsäuren (z. B. Stearinsäure oder Behensäure), deren Salze (z. B. Ca- oder Zn-Stearat) sowie Amidderivate (z. B. Ethylen-bis-stearylmid) oder Montanwachse (Mischungen aus geradkettigen, gesättigten Carbonsäuren mit Kettenlängen von 28 bis 32 C-Atomen) sowie niedermolekulare Polyethylen- bzw. Polypropylenwachse eingesetzt werden.

60 Als Weichmacher können beispielsweise Phthalsäuredioctylester, Phthalsäuredibenzylester, Phthalsäurebutylbenzylester, Kohlenwasserstofföle, N-(n-Butyl)benzolsulfonamid eingesetzt werden.

65 Bevorzugt ist die Verwendung der nach den dargestellten Verfahren hergestellten Polymerschmelze zur Herstellung von Granulat oder Halbzeugen, wie beispielsweise Folien, Massivplatten, Stegdoppelplatten, Profile oder Rohre.

Nach einer bevorzugten Lehre der Erfahrung erfolgt die Förderung des Produktstromes mittels großmäuligen Zahnradpumpen. Dabei sind alle produktführenden Teile der einzelnen Komponenten beheizt ausgeführt, die mit dem Produkt in Berührung tretenden Elementen mit eisenarmen Werkstoffen ausgekleidet. Als eisenarme Werkstoffe werden bevorzugt

Alloy 59 (2.4605), Inconell 686 (2.4606), Alloy-B2, Alloy C22, Alloy-C276, Alloy-C4, Alloy B2, Alloy B3 oder Alloy B4 eingesetzt.

Eine weitere Ausgestaltung der Erfindung sieht vor, dass als Extruder zum Aufschmelzen der Blendkomponenten ein Gegendrallextruder oder ein Gleichdrallextruder vorgesehen ist. Besonders gute Ergebnisse wurden dadurch erzielt, dass als Mischer zum Vermischen der Komponenten ein statischer Mischer vorgesehen ist. Dabei beträgt das Verhältnis von Mischlänge L zu Mischdurchmesser D des statischen Mischers bevorzugt L:D = 14 : 1.

Die Erfindung wird nachfolgend anhand einer lediglich ein bevorzugtes Ausführungsbeispiel darstellenden Zeichnung, bei dem Polycarbonat der Primärproduktion in geschmolzenem Zustand entnommen wird, näher erläutert.

In der einzigen Figur ist schematisch eine Anlage zur Direktcompoundierung eines Blends aus Polycarbonat, Ppropf-polymerisat, Vinylcopolymer und Additiven (sogenanntes Bayblend®) bzw. Polycarbonat, Polybutylenterephthalat, Ppropf-polymerisat und Additiven (sogenanntes Pocan®) dargestellt.

Im nur schematisch dargestellten Ausführungsbeispiel (Fig. 1) fördert eine großmäulige Zahnradpumpe 2 Polycarbonatschmelze, die direkt aus einer nicht näher gezeigten Anlage 1 zur Herstellung von Polycarbonat stammt, über eine statische Mischstrecke 3, über die ein Produktseitenstrom aus einem von einem Motor 4 angetriebenen Extruder 5 zum Ein-mischen der zuzumischenden Blendkomponenten (Ppropfpolymere, Vinyl-copolymere und Additive im Falle von Bayblend® bzw. Polybutylenterephthalat, Ppropfpolymere und Additive im Falle von Pocan®) eingemischt wird und über eine nicht näher bezeichnete Düsenplatte einer Granulierung 6 zu.

Zum Aufschmelzen der zuzumischenden Blendkomponenten können auch mehrere Extruder verwendet werden. Die zuzumischenden Blendkomponenten können teilweise auch zwischen der Mischstrecke 3 und dem Extruder 5 direkt dem Schmelzestrom zugemischt werden. Bei dem Versuchsaufbau wurden Rohrleitungen und Austragspumpen mit Wärmeträgeröl beheizt. Die Rohrleitungen sind dabei aus Inconel 686 gefertigt.

Die Analysenwerte der mit der beschriebenen Anlage hergestellten Polymerblends – produzierte Menge ca. 10 Tonnen – liegen innerhalb der gewünschten Spezifikation entsprechender Blends, hergestellt auf klassischem Weg. Insbesondere im Falle von Pocan® entsprechen die mechanischen Eigenschaften, insbesondere die Tieftemperaturzähigkeit der so hergestellten Formmassen vollständig denen der entsprechenden Polymerblends hergestellt auf klassischem Weg.

Die Volumenströme betragen 330 kg/h Polycarbonatschmelze, dem über die statische Mischstrecke 3140 kg/h zuzumischende Blendkomponenten im Falle von Bayblend® und 83 kg/h zuzumischende Polymerkomponenten im Falle von Pocan® online zugemischt wurde. Die mit der erfindungsgemäßen Anlage hergestellten Polymerblends weisen einen Restgehalt an Monochlorbenzol von 480 ppm auf.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

50

55

60

65

Patentansprüche

1. Verfahren zum Herstellen eines thermoplastischen Polymerblends aus Polycarbonat, einem thermoplastischen Polyester und/oder Vinylpolymerisaten sowie ggf. weiteren Zusätzen, gekennzeichnet durch die folgenden Schritte:

- Entnahme mindestens eines zur Herstellung des Polymerblends verwendeten Thermoplasten in geschmolzenem Zustand direkt aus der Primärproduktion,
- gegebenenfalls Aufschmelzen der zuzumischenden Blendkomponenten,
- Zufügen der zuzumischenden Blendkomponenten zu der der Primärproduktion entnommenen Polymer-schmelze,
- Mischen aller Komponenten in einer Mischstrecke und
- Abkühlen und gegebenenfalls Granulieren der Polymerschmelze.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass als thermoplastischer Polyester Polyalkylen-terephthalate, bevorzugt Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat und/oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt Polybutylenterephthalat (PBT) verwendet werden.

3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass es sich bei dem Thermoplasten, der der Primärproduktion im geschmolzenen Zustand entnommen wird, um thermoplastische Polyester, bevorzugt Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt Polybutylenterephthalat handelt.

4. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass es sich bei dem Thermoplasten, der der Primärproduktion in geschmolzenem Zustand entnommen wird, um aromatisches Polycarbonat handelt.

5. Verfahren nach Anspruch 4, dadurch gekennzeichnet, dass die Temperatur des geschmolzenen Polycarbonats 260 bis 320°C, bevorzugt 270 bis 300°C, besonders bevorzugt 280 bis 290°C beträgt.

6. Verfahren nach einem der Ansprüche 2 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass Polybutylenterephthalat aus der Primärproduktion in geschmolzenem Zustand entnommen wird und die Temperatur des geschmolzenen Polybutylenterephthalats 220 bis 320°C, bevorzugt 230 bis 300°C, besonders bevorzugt 240 bis 280°C beträgt.

7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass thermoplastische Formmassen hergestellt werden, die

A) 2 bis 98 Gew.-Teile thermoplastische Polyester, besonders bevorzugt 30 bis 50 Gew.-Teile thermoplastische Polyester, bevorzugt in Summe 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat und/oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat,

B) 2 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 40 bis 90 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,

C) 0 bis 30 Gew.-Teile Ppropf-polymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile Ppropf-polymerisat,

D) 0 bis 25 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 20 Gew.-Teile Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 10 Gew.-Teile Additive

enthalten, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A–D 100 ergibt.

8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass thermoplastische Formmassen her-

gestellt werden, die

A) 2 bis 98 Gew.-Teile thermoplastische Polyester, bevorzugt in Summe 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat, Polytrimethylenterephthalat und/oder Polyethylenterephthalat, besonders bevorzugt 10 bis 60 Gew.-Teile Polybutylenterephthalat,
 5 B) 2 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 40 bis 90 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,
 C) 0 bis 30 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat,
 D) 0 bis 30 Gew.-Teile thermoplastische Vinyl-copolymerisat, bevorzugt 4 bis 25 Gew.-Teile thermoplastische Vinyl-copolymerisat,
 10 E) 0 bis 25 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 20 Gew.-Teilen Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 10 Gew.-Teile Additive

10 Gew.-Teile Additive enthalten, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A-E 100 entspricht.

9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass thermoplastische Formmassen her-

gestellt werden, die

A) 40 bis 99 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat, bevorzugt 60 bis 98 Gew.-Teile aromatisches Polycarbonat,
 15 B) 0 bis 60 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, bevorzugt 1 bis 40 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat, besonders bevorzugt 2 bis 25 Gew.-Teile Ppropfpolymerisat
 C) 0 bis 45 Gew.-Teile thermoplastisches Vinyl-copolymerisat, bevorzugt 0 bis 30 Gew.-Teile thermoplastisches Vinyl-copolymerisat, besonders bevorzugt 2 bis 25 Gew.-Teile thermoplastisches Vinyl-copolymerisat,
 20 D) 0 bis 30 Gew.-Teile Additive, bevorzugt 0,05 bis 25 Gew.-Teilen Additive, besonders bevorzugt 0,1 bis 17 Gew.-Teile Additive

20 enthalten, wobei die Summe aller Gewichtsteile der Komponenten A-D 100 ergibt.

10. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass die zuzumischenden Blendkompo-

nenten teilweise oder vollständig physikalisch in fester Form vorgemischt werden.

25 11. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, dass die zuzumischenden Blendkom-
 ponenten teilweise oder vollständig als Masterbatch eingesetzt werden, das heißt, zuvor in der Schmelze vermischt wurden.

12. Vorrichtung zum kontinuierlichen Herstellen eines thermoplastischen Polymerblendedes aus Polycarbonat und ei-
 nem thermoplastischen Polymer und/oder Vinylpolymerisaten sowie ggf. weiteren Zusätzen, im wesentlichen be-
 stehend aus einer Anlage (1) zur Herstellung von Polycarbonat, wobei die Polycarbonatschmelze direkt aus dieser
 Anlage entnommen wird und mindestens einem Extruder (5) zum Aufschmelzen der Blendkomponenten, einem
 Mischer (3) und einer Vorrichtung zum Granulieren des Polymerblends, wobei die einzelnen Komponenten durch
 Rohrleitungen miteinander verbunden sind.

30 13. Vorrichtung nach Anspruch 12, dadurch gekennzeichnet, dass zur Förderung des Produktstroms großmäulige
 Zahnradpumpen (2) vorgesehen sind.

14. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 12 oder 13, dadurch gekennzeichnet, dass die produktführenden Teile
 aller Komponenten beheizt sind.

35 15. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 12 bis 14, dadurch gekennzeichnet, dass die mit dem Produktstrom in
 Berührung tretenden Elemente aus einem eisenarmen Werkstoff bestehen.

40 16. Vorrichtung nach Anspruch 15, dadurch gekennzeichnet, dass der eisenarme Werkstoff ausgewählt ist aus der
 Reihe: Alloy 59 (2.4605), Inconell 686 (2.4606), Alloy-B2, Alloy C22, Alloy-C276, Alloy-C4, Alloy B2, Alloy B3,
 Alloy B4.

17. Vorrichtung nach Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, dass der eisenarme Werkstoff aus Alloy 59 (2.4605)
 besteht.

45 18. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 12 bis 17, dadurch gekennzeichnet, dass als Extruder (5) zum Auf-
 schmelzen der Blendkomponenten ein Gegendrallextruder vorgesehen ist.

19. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 12 bis 17, dadurch gekennzeichnet, dass als Extruder (5) zum Auf-
 schmelzen der Blendkomponenten ein Gleichdrallextruder vorgesehen ist.

50 20. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 12 bis 19, dadurch gekennzeichnet, dass als Mischer (3) zum Vermi-
 schen der Blendkomponenten ein statischer Mischer vorgesehen ist.

21. Vorrichtung nach Anspruch 20, dadurch gekennzeichnet, dass das Verhältnis von Mischlänge L zu Mischdurch-

55 22. Verwendung der nach dem Verfahren der Ansprüche 1 bis 11 hergestellten Polymerschmelze zur Herstellung
 von Halbzeugen.

Hierzu 1 Seite(n) Zeichnungen

- Leerseite -

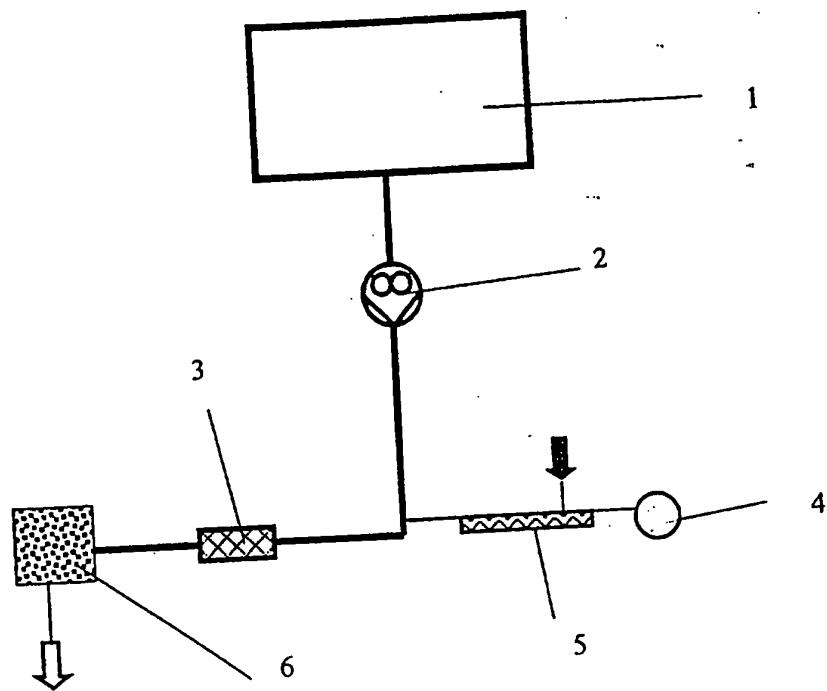


Fig. 1